This Page Is Inserted by IFW Operations and is not a part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning documents will not correct images, please do not report the images to the Image Problem Mailbox.



09/646450 TEP 99/01537 BUNDESREPUBLIK DEUTSCHLAND...



REC'D 23 APR 1999

WIPO PCT

Bescheinigung

EP99/1537

Die Bayer Aktiengesellschaft in Leverkusen/Deutschland hat eine Patentanmeldung unter der Bezeichnung

"Rußgranulate"

am 18. März 1998 beim Deutschen Patent- und Markenamt eingereicht.

Das angeheftete Stück ist eine richtige und genaue Wiedergabe der ursprünglichen Unterlage dieser Patentanmeldung.

Die Anmeldung hat im Deutschen Patent- und Markenamt vorläufig das Symbol C 09 C 1/58 der Internationalen Patentklassifikation erhalten.

München, den 22. Dezember 1998 Deutsches Patent- und Markenamt Der Präsident

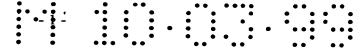
Im Auftrag

eichen: 198 11 553.9

Agurks

PRIORITY DOCUMENT

SUBMITTED OR TRANSMITTED IN COMPLIANCE WITH RULE 17.1(a) OR (b)



Rußgranulate

Diese Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von kompaktierten Rußgranulaten für verschiedene Einsatzgebiete.

5

10

15

Es ist bekannt, daß färbende Materialien aufgrund ihrer geringen Teilchengröße von 0,01 µm bis 20 µm stark zum Stauben neigen und sich wegen der starken Haftkräfte der Partikel sehr schlecht dosieren lassen. Dem begegnet man dadurch, daß diese Pulver vor ihrer Verwendung granuliert werden. Allerdings geht dabei häufig auch ein Teil der Dispergierbarkeit verloren, da die Granulate üblicherweise zur Verbesserung der Transporteigenschaften durch Bindemittel in ihrer Stabilität verstärkt werden. Dadurch bedingt weisen Granulate aus Pigmenten häufig eine geringere Anfangsfarbstärke auf, bei gegebener Dispergierzeit bleibt also die Farbstärkentwicklung vom Granulat hinter der Einfärbung mit Pulver zurück. Die erwünschten Vorteile der Staubfreiheit und der guten Dosierbarkeit haben daher zu vielen Bemühungen geführt, auch bei Pigmenten zu gut dispergierbaren Granulaten zu kommen.

20

niedrigen Schüttdichte immer schon als Trockenpulver eine Verdichtung durch "Entgasen" zwischen Vakuumwalzen oder durch "Verperlung" in rotierenden Trommeln erfahren haben. Allerdings entstehen bei der Verdichtung zwischen Walzen keine Granulate und bei einer Trockenverpulverung agglomerieren die Rußflocken zu unterschiedlich großen Kügelchen bis zu einigen Millimetern Durchmesser. Bei der Naß-Verperlung werden die Ruße unter Verwendung von Wasser und eventuell Bindemitteln in Perlmaschinen aufgranuliert und danach getrocknet. Die Herstellung von Rußgranulaten wird beschrieben in Ullmanns "Enzyclopedia of Industrial Chemistry", Fifth Edition, Volume A 5 S. 148.

Das gilt insbesondere auch für Ruße, die wegen ihrer geringen Teilchengröße und

30

25

US-A 4 946 505 beschreibt die Herstellung von Ruß- und Pigment-Granulaten zur Beton-Einfärbung, die durch Sprühgranulation hergestellt werden. Nachteilig bei der Sprühgranulation ist, daß der Ruß mit Wasser angemaischt werden muß und wegen der Wasserverdampfung erhebliche Trocknungskosten entstehen. Preß- und Brikettierverfahren werden in US-A 4 946 505 explizit ausgeschlossen.



DE-C 43 36 548 und DE-A 43 45 168 beschreiben Rußgranulate, die unter Zusatz beträchtlicher Wassermengen über eine Ringmatrizenpresse, nachfolgende Rundung und Trocknung hergestellt werden. Dabei werden Granulate mit weniger als 1% Bindemittel erhalten.

EP-A 0 370 490 beschreibt Ruß-Schuppen für Druckfarben, die beim Kompaktieren von Ruß unter niedrigem Preßdruck entstehen. Das Material enthält zum Teil noch staubende Anteile. Es wird ausgeführt, daß bei hohem Preßdruck die Dispergierbarkeit leidet.

Die bisher vorliegenden Verfahren liefern ein noch nicht zufriedenstellendes Material oder sind wegen der Nachtrocknung energetisch ungünstig.

Es lag also die Aufgabe vor, ein technisch einfaches kostengunstiges Verfahren vorzustellen, das gut dispergierbare, transportstabile und staubarme Ruß-Granulate liefert.

Diese Aufgabe wurde gelöst durch ein Kompaktieren mit zwei oder mehr Kompaktierschritten unter Zusatz von Hilfsmitteln und nachfolgender Granulation.

Gegenstand der Erfindung ist ein Verfahren zur Herstellung von Rußgranulaten, in dem Ruße mit Hilfsmitteln zweifach oder mehrfach kompaktiert und zu Granulaten zerkleinert werden, wobei die Granulate eine mittlere Teilchengröße von 0,3 bis 2 mm, vorzugsweise von 0,5 bis 1,0 mm, aufweisen und der Quotient aus Dichte und Schüttdichte zwischen 3,0 und 10 mm, vorzugsweise zwischen 3,5 und 8 mm, liegt.

In den Kompaktierschritten wurden vorzugsweise Preßkräfte zwischen 1 und 100 kN/cm, insbesondere bevorzugt zwischen 10 und 30 kN/cm angewendet. Die Preßkräfte können in allen Kompaktierschritten gleich hoch sein, sind aber vorzugsweise verschieden. Als Verdichtungsaggregate eignen sich zum Kompaktieren beispielsweise Schnecken, Walzen, Stempelpressen, Strangpressen mit oder ohne Entlüftungsvorrichtungen. Die mit diesen Verdichtungsaggregaten erzielbare Stülpendicke beträgt vorzugsweise 1 bis 5 mm, insbesondere 1 bis 3 mm.

10

5

15

20

25



Die nach den Kompaktierschritten erfolgende Granulation findet vorzugsweise als Siebgranulation statt. Dabei kann der Feinanteil unmittelbar durch Siebung abgetrennt und zurückgeführt werden.

5

Es kann auch vorteilhaft sein, den Feinanteil durch einen nachfolgenden Schritt, vorzugsweise durch z.B. Nachrollen auf einem Drehteller oder in einer Drehtrommel aufzugranulieren.

10

Die Zugabe von flüssigen Hilfsmitteln erhöht bei gegebenen Kompaktierbedingungen den Durchsatz und den Preßdruck so, daß die entstehenden Granulate fester werden.

15

Messungen der Teilchengrößenverteilung zeigen, daß unter Anwendung von höher werdenden Preßkräften offensichtlich die Strukturen der Ruße zerbrechen. Dementsprechend wird auch beobachtet, daß die erfindungsgemäß hergestellten Granulate eine höhere Farbstärke aufweisen als die entsprechenden Pulvermischungen. Die Anwendung höherer Drücke und/oder Mehrfachkompaktierung bringt zugleich höhere Granulat-Stabilität und höhere Farbstärke.

20

Die Granulate besitzen mittlere Teilchengrößen von 0,3 bis 2 mm, sowie 0,5 bis 1,0 mm. Der Quotient aus pyknometrischer Dichte und Schüttdichte liegt zwischen 3,0 und 10, sowie zwischen 3,5 und 8.

25

Als Hilfsstoff werden ein oder mehrere Bindemittel und/oder Dispergiermittel eingesetzt. Die Hilfsstoffe können fest oder flüssig sein. Vorzugsweise eingesetzt werden flüssige Bindemittel aus der Gruppe Polyole, Polyether, Polyester, Öle, Wasser und wäßrige Lösungen von polymeren Salze oder Melasse. Ebenfalls bevorzugt ist ein Dispergiermittel aus der Gruppe Ligninsulfonate und Naphthalinformaldehyd-Kondensate.

30

Die Gesamtmenge der Hilfsmittel beträgt vorzugsweise 0,1 Gew.-% bis 25 Gew.-%, insbesondere 1 bis 20 Gew.-% und besonders bevorzugt 3 bis 15 Gew.-%.



Die erhaltenen Granulate können anschließend zur Erhöhung der Stabilität in einem weiteren Schritt mit einer dünnen Schicht eines Materials aus der Gruppe der Wachse, Polyether, Polyester, Polyolefine und Polyvinylalkohole überzogen werden. Während des Kompaktierens können zusätzlich Konservierungs- und/oder Duftstoffe zugesetzt werden.

Das erfindungsgemäße Verfahren läßt sich auch auf Pigmentmischungen anwenden, indem neben einem Ruß-Anteil von 5 bis 75 Gew.-% zusätzlich Pigmente aus der Gruppe Eisenoxide, Chromoxide, Eisen-Mangan-Mischoxide, Zinkoxide, Titandioxide und organische Pigmente zugesetzt werden.

Nach dem erfindungsgemäßen Verfahren werden nicht nur gut fließfähige Granulate erhalten, sondern die relative Farbstärke in Beton ist höher als aufgrund der Menge des eingesetzten Ausgangsmaterials in Pulverform zu erwarten.

Daher eignen sich die erfindungsgemäßen Rußgranulate besonders zum Einfärben von Substraten, insbesondere von Beton, Asphalt, Kunststoffen sowie Farben und Lacken.

5

10





Methode zur Überprüfung der Dispergierbarkeit von Granulaten in Baustoffen

Die Dispergierbarkeit in Zementmörtel (Farbstärke in Mörtelprismen) der jeweiligen Granulate wird im Vergleich zum Pulver-Standard bestimmt.

5

Arbeitsgeräte:

Toni-Mischgerät mit Regelelektronik
Mischbehälter (Fa. Toni-Technik)
Farbmeßgerät (Minolta CR 310); Lichtart C; 0° diffus mit Glanz, 8 cm
Beleuchtungsöffnung

10

15



Mörtelrezeptur:

1200 g Quarzsand 0,2 - 1 mm

600 g Quarzsand 1 - 2 mm

200 g Kalksteinmehl (5 Gew.-% Siebrückstand auf 90 μm-Sieb)

500 g Weißzement (Dyckerhoff)

175 g Wasser (WZ-Wert= 0,35)

6 g Pigment-Granulat

20

Durchführung:



Alle Mischkomponenten werden zunächst ohne Wasser in den Mischbehälter vorgelegt und 10 Sekunden bei langsamer Umdrehungsgeschwindigkeit des Rührers (Stufe 1) trocken vorgemischt. Anschließend wird das Wasser eingegeben und die Mischung 100 Sekunden, ebenfalls bei Stufe 1, gerührt.

30

25

Von dieser Mischung werden ca. 600 g in einem Becher auf einer Laborwaage abgewogen und anschließend in eine Stahlpreßform eingebracht und mit ca. 300 bar verpreßt. Direkt nach dem Preßvorgang wird noch in der Form der feuchte Preßling durch Aufsetzen des Farbmeßgerätes farbmetrisch vermessen. Die Messung erfolgt an vier Stellen der 10 cm x 5 cm großen Seitenfläche des Preßlings.



Auswertung:

Die oben beschriebene Arbeitsweise wird sowohl an dem Granulat-Prüfling als auch an dem dazugehörigen Pulver-Standard als Bezug durchgeführt.

Die Bestimmung der relativen Farbstärke der Proben mit dem Farbstärkekriterium Y erfolgt nach DIN 55986/A.

Die Teilchengröße wurde an Granulaten mit Hilfe eines Malvern® Mastersizer S bestimmt.

Messung der Teilchengröße mit dem Malvern Mastersizer S

Bei der Dispergierung der untersuchten Substanzen sind zwei verschiedene Verfahren eingesetzt worden, die sich in Bezug auf die Intensität des Dispergierprozesses unterscheiden. Eine hohe Dispergierenergie wird durch den Einsatz einer Ultraschallsonotrode mit 200 W Eingangsleistung erreicht. Verwendet wurde eine Ultraschallsonotrode der Firma B. Braun Diessel Biotec vom Typ [®]Labsonic U. In Mischung mit der angegebenen Menge Dispergier- und Zusatzstoffe werden 500 mg des Materials pro 50 ml destilliertem Wasser 2 Minuten mit der Ultraschallsonotrode dispergiert. Verwendet wird eine Einstellung mit 200 W Eingangsleistung, wobei der Impulsregler der Sonotrode auf 0,5 gestellt wird. Man benutzt Gefäße in Becherform mit einem Durchmesser von ca. 45 mm und einer Höhe von 55 mm. Die Sonotrode taucht ca. 2 cm in die Suspension ein, wobei auf möglichst gleichmäßigen Abstand von den Wänden des Gefäßes geachtet wird. Die Suspension wird vollständig in die Meßkammer des Gerätes gegeben und während der Messung mit jeweils 50 % der maximalen Leistung gerührt und gepumpt. Eine Alternative, um geringe Dispergier-Energien zu realisieren, ist die Verwendung der internen Ultraschallkammer des Meßgerätes. Hier werden 50 mg der Untersuchungssubstanz gegebenenfalls auch zusammen mit den angegebenen Zusatzstoffen in die mit destillierten Wasser gefüllte Ultraschallkammer des Gerätes gegeben. Die Intensität der Ultraschalleistung wird auf 70 % eingestellt; die Dispergierdauer beträgt 2 Minuten; die übrigen Einstellungen gelten unverändert. Angegeben werden der Mittelwert der Volumenverteilung



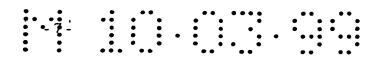
5

10

15

20

25



(D[4,3]) und/oder die Perzentilwerte der Volumenverteilung bei 10, 50 und 90 % (D[v,0.1], D[v,0.5] und D[v,0.9]).

Siebanalyse mit Luftstrahlsiebmaschine

5

Arbeitsgeräte:

250 µm DIN-VA-Sieb (DIN-ISO 3310)

Luftstrahlsiebmaschine; Rhewum Typ LPS 200 MC

(4 mm Düse, 18 UpM, 35 m³/h Luft, Siebzeit 1 Minute)

10 Durchführung:

20 g der zu analysierenden Probe werden auf das Sieb gegeben und

anschließend mit der Siebmaschine abgesiebt.

Nach Beendigung des Siebens wird die Masse des Überkorns be-

stimmt und der prozentuale Anteil gegen Einwaage bestimmt.

15 <u>Auslaufverhalten:</u>

Das Auslaufverhalten wird gemäß DIN 53 211 bestimmt mit einem Auslaufbecher (100 ml Volumen, 6 mm Auslaufdüse).

Nachfolgend wird die Erfindung mit Beispielen beschrieben, die keine Einschränkung bedeuten.



20

Versuchsreihe 1

- ®Flammruß 101 (Handelsprodukt der Degussa) wurde in einem Pflugscharmischer (Fa. Lödige, Paderborn) intensiv mit unterschiedlichen Mengen an Polyethylenglykol ®PEG 400 (Handelsprodukt der Firma EC-Dormagen) und Ammonium-Ligninsulfonat (Handelsprodukt der Firma Lignotec, Düsseldorf) gemischt.
- Diese Mischungen wurden in 2 bzw. 3 Kompaktiervorgängen verdichtet oder auch über eine Vakuumpresse entgast und in einem Schritt kompaktiert mit einem Aggregat Typ CS25 der Firma Bepex, Leingarten. Die entstehende Schülpendicke lag bei 1 bis 5 mm, bevorzugt 1 bis 3 mm.



Das Material wurde über einen Schroter der Firma Frewitt Typ MGI 314 mit einem Sieb von 1,5 mm Maschenweite geschrotet und über ein Sieb mit 323 mm Maschenweite Typ [®]Conflux der Firma Siebtechnik, Mühlheim, vom Feinanteil abgetrennt. Die Versuchsbedingungen und die Ergebnisse sind in der nachfolgenden Tabelle 1 zusammengestellt. Es wurden fließfähige, nicht staubende Granulate von unregelmäßiger Form erhalten mit einer erhöhten relativen Farbstärke.

Versuchsreihe 2

10

15

5

Es wurden Mischungen von einem Flammruß 101 wie in Versuchsreihe 1 mit unterschiedlichen Anwendungsmengen von Hilfsmitteln hergestellt, über eine Vakuumpresse entgast und über den Kompaktor CS 25 und eine Vorverdichterschnecke mit stärker konischem Anteil verdichtet. Die Versuchsbedingungen und die Ergebnisse sind in Tabelle 2 zusammengestellt. Bei Verwendung von Hilfsmitteln wurden stabile Granulate mit verbesserter relativer Farbstärke erhalten.

Mit zunehmender Menge an Hilfsmitteln nehmen in einem einstufigem Preßvorgang sowohl die sich einstellende Preßkraft als auch Schüttdichte sowie Ausbeute und Stabilität zu (Tabelle 2).

20

Vergleichsversuche

25

Bei sehr niedrigen Preßkräften bzw. ohne Hilfsmittel bleiben die Schüttdichten niedrig und die Ruß-Struktur wird nicht optimal aufgebrochen, so daß die Ausbeute und die relative Farbstärke niedriger sind (Tabelle 2).

<u>e</u>	
el	
Þ	
ై	

<u>. 873</u>					-	9 -	•	
Durchsatz (kg/h)		43	75	92	53	132	89	82
pykn. Dichte / Schüttdichte	10,1	7,1	5.4	4.6	5.5	4.0	3.7	4,0
TGV D(4,3)	3,90	1	0,78	99.0	'	0,73	0,76	0,73
rel. Farbstärke in Beton (%)		93	117	126	113	125	123	123
Schüttdichte (g/cm³)	0,18	0,25	0,34	0,40	0,33	0,46	0,49	0,46
Prefikraft (kN/cm)		5	18	24	6	25	23	23
Zusatz		2,5 % PEG/2,5 % ALS	Granulat 2. Durchgang 2,5 % PEG/2,5 % ALS	2,5 % PEG/2,5 % ALS	10 % PEG/2,5 % ALS	10 % PEG/2,5 % ALS	10 % PEG/2,5 % ALS	10 % PEG/5 % ALS
	Pulver	Granulat 1. Durchgang 2,5 % PEG/2,5 % ALS	Granulat 2. Durchgang	Granulat 3. Durchgang 2,5 % PEG/2,5 % ALS	Granulat 1. Durchgang 10 % PEG/2,5 % ALS	Granulat 2. Durchgang 10 % PEG/2,5 % ALS	Granulat*	Granulat*

^{*} vorher Entgasung über ®Vacupress

PEG = Polyethylenglykol

ALS = Ammoniumligninsulfonat

Tabelle 2

<u>873</u>					••-	10 -
					:	
TGV D(4,3) µm	3,90	0,82	0,77	0,74	0,98	3,67
Stabilität (2)		3	3	2	1	0
rel. Farb- stärke in Beton (%)		137	143	129	116	103
Auslaufzeit (s)		33	34	33	33	läuft nicht
Überkorn (%)		50,2	45,3	42,6	47,0	35,6
pykn. Dichte / Schütt- dichte		4,2	4,8	5,5	6,2	7,3
Schütt- dichte (g/cm ³)	0,18	0,43	0,38	0,33	0,29	0,25
Durchsatz CS 25 (kg/h)		143	133	84	70	ca. 10**
Preßkraft (1) (kN/cm)		20	16	13	6	3
(%)		15	10	5	3	0
Zusatz Zusammensetzung		10 % PEG/5 % ALS	6,7 % PEG/3,3 % ALS 10	3,4 % PEG/1,6 % ALS	2 % PEG/1 % ALS	ohne Zusatz
	Pulver	Granulat 1	Granulat 2	Granulat 3	Granulat 4	Vergleichsversuch

** Produkt lief sehr unregelmäßig

(1) = max. Preßkraft (nach Vacupress) bei 1 Durchgang

(2) = sensorischer Test, Werte von 0 - 5 (0 = weich, 5 = hart)

5

10

15

20

25



Patentansprüche

- 1. Verfahren zur Herstellung von Rußgranulaten, in dem Ruße mit Hilfsmitteln zweifach oder mehrfach kompaktiert und zu Granulaten zerkleinert werden, wobei die Granulate eine mittlere Teilchengröße von 0,3 bis 2 mm, vorzugsweise von 0,5 bis 1,0 mm, aufweisen und der Quotient aus Dichte und Schüttdichte zwischen 3,0 und 10 mm, vorzugsweise zwischen 3,5 und 8 mm, liegt.
- 2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß als Hilfsmittel ein oder mehrere Bindemittel und/oder Dispergiermittel in einer Gesamtmenge von 0,1 bis 25 Gew.-%, vorzugsweise 1 bis 20 Gew.-%, insbesondere von 3 bis 15 Gew.-% eingesetzt werden.
- Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß ein flüssiges Bindemittel aus der Gruppe Polyole, Polyether, Polyester, Öle, Wasser und wäßrige Lösungen von polymeren Salzen oder Melasse eingesetzt wird.
- 4. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß ein Dispergiermittel aus der Gruppe Ligninsulfonate und Naphthalinformaldehyd-Kondensate eingesetzt wird.
- Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß Preßkräfte zwischen
 und 100 kN/cm, vorzugsweise zwischen 5 und 50 kN/cm, insbesondere zwischen 10 und 30 kN/cm angewendet werden.
- Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß Verdichtungsaggregate in Form von Schnecken, Walzen, Stempelpressen oder Strangpressen eingesetzt werden.
- Verfahren nach 1, dadurch gekennzeichnet, daß die Kompaktierung in zwei Kompaktierschritten bei jeweils unterschiedlichen Preßkräften erfolgt.

Le A 32 873



- 8. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß als Folgeschritt eine Siebung durchgeführt wird.
- 9. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß die abgetrennte Siebfraktionen aufgranuliert wird.
- 10. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß die erhaltenen Granulate mit einer dünnen Schicht eines Materials aus der Gruppe Wachse, Polyether, Polyolefine und Polyvinylalkohole überzogen werden.

10

5

11. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß zusätzlich Konservierungsstoffe und/oder Duftstoffe zugesetzt werden.

15

12. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß 5 bis 75 Gew.-% Ruß und zusätzlich Pigmente aus der Gruppe Eisenoxide, Chromoxide, Eisenmengen-Mischoxide, Zinkoxide, Titandioxide und organische Pigmente zugesetzt werden.



Rußgranulate

Zusammenfassung

Verfahren zur Herstellung von Rußgranulaten, in dem Ruße mit Hilfsmitteln zweifach oder mehrfach kompaktiert und zu Granulaten zerkleinert werden, wobei die Granulate eine mittlere Teilchengröße von 0,3 bis 2 mm, vorzugsweise von 0,5 bis 1,0 mm, aufweisen und der Quotient aus Dichte und Schüttdichte zwischen 3,0 und 10 mm, vorzugsweise zwischen 3,5 und 8 mm, liegt.

